JP 53124510

1978-124510 JAPIO AN***METHANE*** ***FERMENTATION*** ΤI YAMAUCHI TORU; SATO ARATA; MATSUMOTO KAZUNORI IN MITSUBISHI HEAVY IND LTD, JP (CO 000620) PA JP 53124510 A 19781031 Showa ΡI JP1977-39414 (JP52039414 Showa) 19770408 ΑI PATENT ABSTRACTS OF JAPAN, Unexamined Applications, Section: C, Sect. No. 33, Vol. 3, No. 31, P. 19 (19790116) PURPOSE: To obtain methane gas, by adding paper or ***pulp*** to AB natural organic wastes to effect biochemical conversion in a short time.

(19日本国特許庁

⑪特許出願公開

公開特許公報

昭53-124510

6)Int. Cl.² C 02 C 1/14

C 07 C

識別記号

砂日本分類 17 B 7 庁内整理番号 6946-46 砂公開 昭和53年(1978)10月31日

発明の数 1 審査請求 有

(全 6 頁)

匈メタン発酵方法

9/04

20特

願 昭52--39414

②出

願 昭52(1977)4月8日

⑩発 明 者

山内徹 神戸市垂水区美山台1丁目9番

38号

同

佐藤新

明石市魚住町清水219 三菱鈴

谷社宅B-1の144

70発 明 者 松本和典

高砂市荒井町新浜2-8 三菱

重工アパートG-24

⑪出 願 人 三菱重工業株式会社

東京都千代田区丸の内二丁目 5

番1号

砂復代理人 弁理士 内田明

外1名

明 細 🐔

1. 発明の名称 メタン発酵方法

2. 特許請求の範囲

大然来有機膨棄物を必要に応じて前処理した 後、紙類またはパルブを磁加してメタン発酵す ることを特徴とするメタン発酵方法。

3. 発明の詳細な説明

本発明は天然系有機廃棄物の新規なメタン発酵方法に関し、特に該廃棄物を福めて短時間に生化学変換させてメタンガスを回収する方法に関する。

従来、都市ゴミ中の野芥、下水廃水の余剰汚泥、パルブ等のヘドロ、 農漁 村等の一次産業 脱紫物、食品工場等の廃棄物等で 然来を含む発酵槽で 処理され、 はったが、 処理に 要する 時間 が 1 5 ~ 5 0 日間 にかい、 処理に 要する時間が 1 5 ~ 5 0 日間 に たが、 処理に また 消化 スラッジの 沈降性、 脱水性、 燃焼性が 悪く、 更に発酵槽内部に スカムが 発生する等の間 脳があつた。

本発明者等は、上記問題について鋭意研究の 結果、メタン発酵槽内に充填物を入れたり、 被 処理廃棄物に有機系固形物を混入させることに より、メタン発酵が促進されるということを知 り、この知見に常目して本発明方法を開発する に到つた。

…すなわち本発明は、天然系有機廃棄物を必要 に応じて前処理した後、紙割またはパルブを派 加してメタン発酵することを特徴とするメタン 発酵方法を要旨とするものである。

以下、本発明方法を懸付図面に沿つて詳細に説明する。

第 1 図は本発明方法の一実施態様を示すフローシートである。

第1回において、必要に応じて前処理した後、紙類またはバルブを混入した天然系有機廃棄物(以下、原料と記す)は、ライン1から受器2、ライン3を経てガスリフト4に至る。 飲ガスリフト4には、ライン5から後述する発酵槽内液と返送消化汚泥が、ライン6から後述する循環

5

.

特別昭53-124510(2)

がスが茂入されており、上記原料は政発酵槽内 液と返送消化汚泥と混合されて、該循環ガスの ガスリフト作用により第一発酵槽 7 へ送入され る。該第一発酵槽 7 には、メタノサルシナ (Methanogarcina) 臓に属する各種の細菌、 メタノコツカス (Methanococcus) 臓に属する 各種の細菌、メタノバクテリウム

(Methanobacterium) 風に関する各種の翻版で、 Methanobacterium) 風に関する各種の翻版で、 Methanobacterium) 風に関する各種の細胞である。 Methanobacterium) 風に関する各種の細胞である。 Methanobacterium) と多数の共生状態の共生状態の共生が見います。 Methanobacterium) 風に関する名を組織が大きない。 Methanobacterium) 風に関する名の共生状態が大きない。 Methanobacterium) 風に関する。 Methanobacterium) 風に関する。 Methanobacterium) 風に関するの、 Methanobacterium) 風に関する。 Methanobacterium) 風に関するの、 Methanobacterium) 風に関するの、 Methanobacterium) 風に関すると、 Methanobacterium) Methanobacterium) 風に関すると、 Methanobacterium) Methanobacterium)

程が明確33-見好とする作用をもなす。

上記第一発酵槽 7 で発生したガス(メタンカス)は、水蒸気圧飽和となつており、ライン 8 から抜き出、ドレントラウイン1 0 から除ませいが、ライン1 4 を設計したが、コウクスは水動式がカイン1 4 を経て回収される。また、は一般カス量計量といる。がスは一般ガス量計量といる。がスは一般ガスを経て回収される。がスは一般ガスは一般ガスは一般ガスは一般ガスは一般ガスは一般が大きにより抜き出され、前記した循環境によった。

一方、前記第一発酵権7の内蔽および消化汚 起は該権7の底部から抜き出され、前記ライン 5 から前記ガスリフト4 へ返送され、循環処理 される。

なお、第一発酵槽7の内部には温度検出器16 を設置し、適宜温鋼器(図示せず)を経由して ライン17からの無媒体(例えば、水蒸気)供 給量をコントロールし、液温を好適温度に維持

することが好ましい。

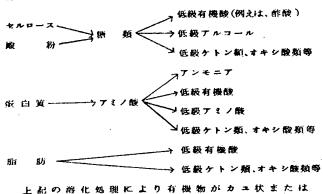
また、メタン発酵を完全なものとし、かつ消 化汚泥の濃度を高めるために、第一発酵槽7の 内液と消化汚泥とを、それぞれ脱離液抜出器 18とライン19およびライン20より抜き出 して、 第 2 図に示す 第二発酵槽 2 1 へ送り、 第 一発酵権1と同様のメタン菌群によりメタン発 酵処理することが好ましい。第2國において、 該第二発酵槽21で発生したガスはライン22 から抜き出され、前記のライン8へ混入され、 以降第1図と同一経路を経て回収され、また消 化汚泥はポンプ23から抜き出され、ライン 24を経て前記のライン5へ混入され、以降第一 1因と同一経路を経て返送・循環される。余剰 消化防犯はライン25から来外へ排出され、脱 水後烙焼処理されるかコンポストとして使用さ れ、清浄となつた処理水は脱離液抜出器26K て抜き出され、ライン27から米外へ舞出され

第3図は、上記した第1図の発酵権周辺を更

に詳細に示す模式図である。第5 図中、第1 図と同一符号は第1 図と同一個所を示し、矢印は被およびガスの遊れを示す。第5 図において、ライン 6 から送られて来る循環ガスはデイフューザー 2 8 により細かい、ライン 1 7 から送られて来る無媒体(ここでは蒸気)はデイフューで、表の無媒体(ここでは蒸気)はデイフューザー 2 9 により分散されて第一発酵槽 7 内へ噴出される。

また、本発明方法において、天然系有機廃棄物は必要に応じて生化学的群化処理により、が施こされる。この生化学的群化処理により、本来固形物や高分子である天然系有機廃棄物が低分子の化合物に変化し、溶化、溶解してメタン発酵が更に促進される。該生化学的溶化処理の酸様を該処理に使用される装置の概略図を示す第4図に沿つで説明する。

第4図において、天然系有機廃棄物(以下、 廃棄物と配す)は、ライン31からタンク53 へ投入され、ライン32から投入される稀釈お よび洗浄水により飛択、洗浄されて、、ディイスボーザー34により充分細かく破砕されて、カラも化学的容化槽39には、機神機37が設といい、通常の腐敗的が投入されており、ここで廃棄物は、ライン35からのPB 制御日本にの廃敗的により生化に廃棄り、PB 制御される。この処理により、廃棄物は次のような生化学反応を生起して低分子化合物となり、溶化し、溶解する。



(5) 生化学的俗化槽:水面部分の径 4 0 0 0 × 数大水深 5 0 0 。容積約 2 0 4

特開昭53-12451U(3) ドプロク状になつた後、上記提件機 3 7 の作動を停止し、未分解の固形物を沈殿させた後、 裕化被 4 0 をライン 4 1 から抜き出し、紙 パルブを添加して、前記した第 1 、 5 図のライン 1 へ

送る。なお、第4図中、36は被速機付きモーター、42は沈殿物である。

次に、本発明の実施例を挙げて本発明の効果 を具体的に示す。

実 施 例、

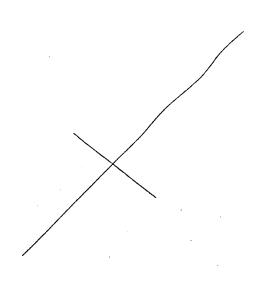
第1、2、4 図に示す装置およびフローにより、表1 に示す条件および手順にてメタン発酵処理を行ない、結果を表2 に示す。

なお、主な実験装置の規模は次の通りであつた。

(2) ガスリフト 管 : 2 ^B パイプ

(3) ガスホルダー : 内径 600⁶×2000^H , 容積 300ん

(4) 第二発 解 槽 : 水面 部分の径 800 [♠]×級大水深 600, 容極約 100 4



特別間53-124510(4)

テスト	天然条有機廃棄物	天然系有機能棄物に施こした前処理		料 投入水量	数ハルノ	第一発酵 樹内浮遊 物濃度	第一発酵 相反応過 度	試験期間	試數番号
10.	内容		1.5	16	0	3~5.2	5 2	2 8	
	②ミカン缶詰工場の廃 後 N s O B で中和し、天然	①をBCAと混合し、俗化した 後 BBOB で中和し、天然系有 機廃棄物量として1:1に混	1. 5	16	5	"	3 2	7	1 - 2
1			1.5	16	10	"	5 2	1 4	
•			1.5	16	2 0	"	5 2	7	1 -
		合したサンブル	1. 5	16	3 0	"	3 2	14	1 -
2		食宮残飯を生化学的解化処理し、 その後、 N 旗と P 顔を天然来有 機廃棄物: N : P として 100: 5:1なるよう混合したサンブル	2	1 2	0	5~52	5 5	1	2 -
			2	1 2	5	"	5 5		2 -
			2	1 2	10	"	. 35	. L	2 -
			2	1 2	20	"	5 5		2 -
			2	1 2	3 0	"	3 5		2 -
	都市下水終末処埋場の 余剰汚配と生汚配を能 朝処埋なし	3	7	0	32~35	5 5		5 -	
		5	7	5	"	5 5		3 -	
5		3	7	1 0	"	3 5		3 -	
		5	7	2 0	"	3 5		3 -	
	合したサンブル		5	7	3 0		3.5	114	3 -
#	fz		*	4/0	天然系有機 発棄物に対 する以 wt s		c	B	

F	鮏	第一、第二発酵 補の合計ガス発 生率(メノ全投入 天然系有機廃棄 物の 9)	槽の消化 槽の車 汚泥の武 消化が 降速度 の発射	第二発酵	槽の乾燥 清化汚泥の1 清化汚泥 万 rpm 遠心洗 の発熱量 降後の洗降汚	処理水の性状				発泡性、スカム、その	
<u>م</u>	政験番号			消化汚泥 の発熱量 (XCa 4/9)		Вq	(ppm)	gs (ppm)	外観	他の運転時の注目すべきとと	
				2.1	8 5	7~7.5	6800	3200	展港	発泡性多少あり、スカム少しあり	
1	1-1	580	0.1*	2.4	8 4	-	6400	1800	上記より兵		
. 1	1-2		0.2	2.7	84		6200	1500	•	発泡性微量あり、 //	
'	1-3	630	0.3		8.2		6100	1400	•	, , ,	
- {	1-4	600	0.5	3.1	8 2	,	6100	1400			
	1 ~ 5	5 9 0	0.25	3.1	8 7	7~7.5		1700	州 灣	発泡性多少あり、スカム少しあり	
i	2-5		0.2	2.2	8.4	+	3300	480	上配工力量	発泡性多少あり、スカムなし	
-	2-2	1	0.2	2.6			3100	500		発泡性微量あり、	
2	2-3	1	0.5	2.8	8 3		3000	1			
i	2-4	1	0.3	3.2	8.5		3000	460	かなり情報	, , ,	
	2-5	4 3 0	0.25	3.2	8 2	7~7.5		1500	· 展	発泡性大、スカム少しあり	
	3-1	3 6 0	0.10	1.7	8.6		4100	650	上記より		
	3-2	480	0.2	2.5	8.5		1	580		発泡性微量あり、スタムない	
5	3-3	570	0.2	26	B 2	1 "	3700			,	
	3-4	600	0.5	2.8	8 2	,	3500	1	1		
	3-5	5 8 0	0.5	3.1	8 2		3500	580		<u> </u>	

乗 JI8 分析法による分析値

)

数2から次のことが明らかである。

- (j)、ガス発生事は、いずれのテスト NO. においても紙パルブ無番加のものに比べて番加したものの方が高く、特にテスト NO. 5 ではその傾向が考るしく、40 %以上高い収率を得ている。
- (ii)、消化汚泥の沈降選度は、いずれのテスト MO, においても紙パルブ無添加のものに比べて添加したものの方が約 2 倍も速く、このことは、消化汚泥が沈降しやすい良好なフロックとなっていることを示している。
- (ii)、乾燥消化汚泥の発熱量は、いずれのテスト
 NO、においてもかなりのカロリーアツブが見られ、特に試験番号5-5では60gもアツブしており、これは消化汚泥の有機分がかなり多量であることを示しており、消化汚泥を燃焼処理およびコンポスト化する際に傷めて有利であることがわかる。
- (V)、消化污泥の 1 万 rpm 遠心沈降後の沈降汚泥 含水率は、いずれのチスト NO。 においても紙

濾紙に合わせて紙 パルブに換算し新聞紙等の

添加率を求めれば良いことがわかる。 以上説明した本発明方法によれば、

- (a)、メタン発酵が高速度で進行する.
- (b)、消化汚泥の沈降性、脱水性、燃焼性が向 上する、
- (c)、スカムや発泡が発生しなくなる.
- (d)、処理水の水質が向上する、

等の効果を娶することができる。

4. 融付図面の簡単な説明

第1図は本発明方法の一実施態様を示すフローシート、第2図は本発明方法の第二発酵構 問辺のフローシート、第3図は第1図における第一発酵構 周辺の詳細を示す模式図、第4図は本発明方法の前処理としての生物学的溶化処理に使用される装置の概略図である。

 復代埋人
 内
 田
 明

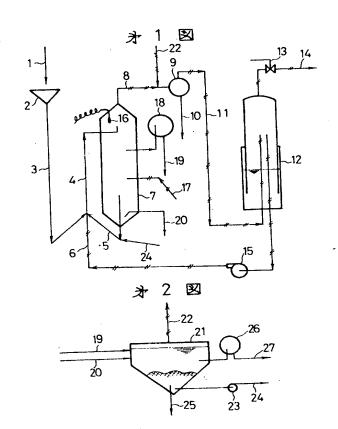
 復代埋人
 萩
 原
 充
 一

特開昭53--124510(5)

パルプ無器加のものに比べて懸加したものの方が個めて強かではあるが減少しており、このことは上配師と併わせると燃焼処分およびコンポスト化する際に個めて有利であることを示している。

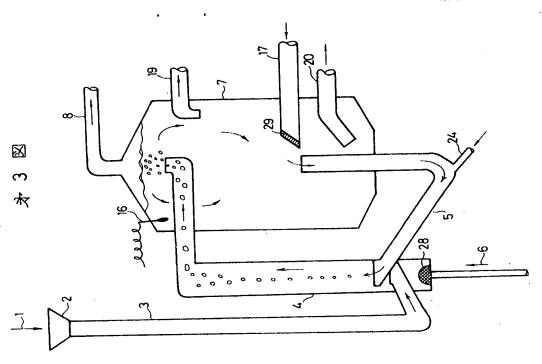
 \supset

- (V)、処理水の性状は、いずれのテスト NO, においても紙パルブ無磁加のものに比べ磁加したものの方が、 OOD については極めて傾かではあるが減少し、 88 については約32~36と大幅に減少し、外縄についてもかなり良好となっている。
- (VI)、発心性およびスカムは、いずれのテスト CQ においても紙バルブ無姦加のものに比べ姦加したものの方が良好となつている。
- (vii)、上記(j) ~(vi)を総合して、紙パルブ添加率は、この紙パルブ含有率98%以上の分析用滤紙を用いた場合、30%では少し効果がにぶつており、10~20%が最も良好であることがわかる。従つて、紙パルブ含有率85%以上の新聞紙等を用いた場合には、この分析用

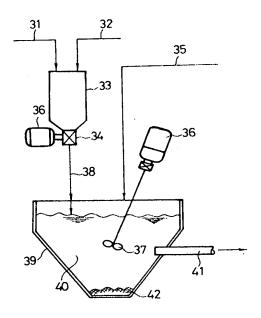


À

特別昭53-12451以(6)



≯ 4 図



This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

□ BLACK BORDERS
□ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
□ FADED TEXT OR DRAWING
□ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
□ SKEWED/SLANTED IMAGES
□ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
□ GRAY SCALE DOCUMENTS
□ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
□ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

OTHER:

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.